骨 可 グ 120 01・0つ 61.1.31.

⑩ 日本国特許庁(JP)

印特許出願公告

報(B2) ⑫特

昭60-23782

@Int Cl.⁴

識別記号

庁内整理番号

2440公告 昭和60年(1985)6月10日

C 08 J 9/20

CES CET

7248-4F 7248-4F

発明の数 2 (全8頁)

発泡性粒子およびその製造法 図発明の名称

> 願 昭55-187750 创特

69公 開 昭57-111330

22出 願 昭55(1980)12月29日 ④昭57(1982)7月10日

個発 明者 山 侈

奈良市中町5168の4

願 创出

積水化成品工業株式会

奈良市南京終町1丁目25番地

社

四代 理 人 弁理士 野河 信太郎

本

審査 官 山賀 敏 雄

90参考文献

特開 昭49-28688(JP, A)

1

切特許請求の範囲

1 揮発性発泡剤を含浸し、スチレンーポリオレ フィン共重合樹脂を基材樹脂とする発泡性粒子に おいて、基材樹脂と相溶性があり常圧下250℃以 に対して0.2~7重量%含浸されたことを特徴と する発泡性粒子。

- 2 液状の物質が基材樹脂に対して0.5~5.0重量 %含浸されてなる特許請求の範囲第1項記載の発 泡性粒子。
- 3 液状の物質がフタル酸エステル類、脂肪酸の 二塩基酸エステル類、フマル酸もしくはマレイン) 酸エステル類、グリセリンエステル類またはリン 酸エステル類である特許請求の範囲第1項または 第2項の発泡性粒子。
 - 4 ポリオレフィンがポリエチレンである特許請 求の範囲第1~3項いずれかに記載の発泡性粒
 - 5 スチレンモノマーおよびオレフィン樹脂を水 性媒体中で懸濁共重合反応に付し、その際揮発性 20 共重合樹脂を基材樹脂とし、これにプロパン、ブ 発泡剤および常圧下250℃以上の沸点を有し、か つ常温で液状の物質をそれぞれ共重合反応の前後 を問わず加えて生成するスチリンーポリオレフィ ン共重合樹脂に発泡剤を含浸させると共に該樹脂 に対して0.2~7重量%の液状の物質を含浸させ 25 法で予備発泡粒子の二次発泡力を維持させるため て発泡性粒子を得ることを特徴とする発泡性粒子 の製造法。

発明の詳細な説明

この発明は発泡性粒子およびその製法に関し、 ことに長時間自然放置した場合でも優れた発泡力 が保持されたスチレンーポリオレフィン共重合樹 上の沸点を有しかつ常温で液状の物質が基材樹脂 5 脂を基材とする発泡性粒子およびその製造法に関 する。

2

スチレン樹脂は揮発性発泡剤のガス保持性が良 いので、該発泡剤が含浸された場合には未発泡粒 子および予備発泡粒子を問わず長時間放置されて 10 も優れた発泡力が保持され良質の発泡成形体が得 られ、貯蔵、移送等に適している。しかしオレフ イン樹脂は気体の透過性が良いためスチレン樹脂 に比較して揮発性発泡剤のガス保持性が不良であ り、長時間放置されると発泡力が低下し、満足な 15 成形体が得られず、貯蔵、移送に適さないという 欠点があつた。

これを改良するためにオレフィン樹脂粒子にス チレンモノマーを共重合させてスチレン樹脂のガ ス保持性を付加させたスチレンーポリオレフィン タン、イソブタン、ペンタン、イソペンタン、ヘ キサン等の揮発性発泡剤を含浸させ、水蒸気等の 加熱媒体を用いて予備発泡粒子とし二次発泡成形 に供する方法が知られている。しかしこれらの方 にはスチレン樹脂分の組成比率を極端に高めなけ ればならず、この場合オレフィン樹脂特有の物性

を失ない硬くて脆いものとなる。また、スチレン 樹脂分が不充分であるとガス保持性が不充分とな り、貯蔵中に、或いは予備発泡時にかなりの量の 揮発性発泡剤が樹脂内から逸散してしまい、更に 得られた子備発泡粒子中に残留する発泡罪も経時 5 ことはできなかつた。 的に逸散し、空気と置換する傾向を有する(例え ば、スチレンモノマー100重量部をポリエチレン 粒子70重量部に共重合させたスチレンーポリオレ .フィン共重合樹脂粒子に発泡罪としてブタンを含 浸させた場合、予備発泡前に7.2重量%含まれた 10 発泡剤が、予備発泡後には3.5重量%に低下し、 この子備発泡粒子を常温・常圧下で放置すると24 時間後には0.8重量%、1週間後には0.3重量%と 低下し、1ヶ月後にはほとんど残存しない量まで 低下する。) また、上記発泡剤の樹脂粒子中への 15 ことを見出し、この発明に到達した。 含浸を容易にするため、および子備発泡粒子が生 成する際の発泡速度の安定化のために、上記スチ レンーポリオレフィン共重合樹脂を溶解できる溶 剤または膨潤剤(例えば、ベンゼン、トルエン、 ソ、スチレンモノマー、四塩化炭素等沸点が100 ~150°C前後の有機溶剤)を発泡剤と共に該樹脂 粒子中に含浸させておくことも知られているが、 これらもとくに予備発泡時に逸散し、予備発泡粒 逸散し易い。

そのため得られたスチレンーポリオレフイン共 重合樹脂の子備発泡粒子の発泡力は時間と共に低 下し、それに応じて二次発泡による成形性も不良 となり、得られた発泡成形品の発泡倍率も低く品 30 子の製造法が提供される。 質も低下するという欠点があつた。よつてスチレ ンーポリオレフィン共重合樹脂の良質な発泡成形 体を得るためには予備発泡後出来るだけ早く二次 発泡成形に付す必要があり、予備発泡後長時間経 加含浸させて、予備発泡粒子の発泡力を増加させ る必要があつた。

これらの問題を解消するため、この発明の発明 者はまず予備発泡前の揮発性発泡剤の含浸量を増 子備発泡粒子を常温、常圧下で放置すれば短時間 で発泡剤が逸散してしまい、残留する発泡剤の量 もやや多くなる程度にすぎず、二次発泡力の改善 にほとんど効果がないことが判明した。

更に、揮発性発泡剤として特にオレフィン樹脂 に対してガス透過性の小さいフレオン系の有機発 泡罪を用いてみたが、この場合にも常温、常圧下 で長時間に渡つて良好な二次発泡力を保持させる

また、溶剤または膨潤剤の含浸量を増加させる ことも行なつたが、この場合にも二次発泡力を保 持としては不充分であり、かつ予備発泡時に粒子 の収縮を伴なう不利な点が認められた。

このような種々の問題点に鑑み、この発明の発 明者は更に鋭意研究した結果、スチレンーポリオ レフィン共重合樹脂中に特定の液状の物質を含浸 させることにより、発泡力が優れかつ二次発泡力 が長時間良好に保持された発泡性粒子が得られる

この発明によれば、揮発性発泡剤を含浸し、ス チレンーポリオレフイン共重合樹脂を基材樹脂と する発泡性粒子において、基材樹脂と相溶性があ り常圧下250℃以上の沸点を有しかつ常温で液状 キシレントリクレン、パークレン、シクロヘキサ 20 の物質が基材樹脂に対して0.2~7重量%含浸さ れたことを特徴とする発泡性粒子が提供される。 更に、ステレンモノマーおよびオレフイン樹脂を 水性媒体中で懸濁共重合反応に付し、その際揮発 性発泡剤および常圧下250℃以上の沸点を有し、 子中の残留分も発泡剤と同様に常温、常圧下では 25 かつ常温で液状の物質をそれぞれ共重合反応の前 後を問わず加えて生成するスチレンーポリオレフ イン共重合樹脂に発泡剤を含浸させると共に眩樹 脂に対して0.2~7重量%の液状の物者を含浸さ せて発泡性粒子を得ることを特徴とする発泡性粒

この発明において揮発性発泡剤は、スチレンー ポリオレフィン共重合樹脂と相溶性を有し、沸点 が常圧下で250℃以上でかつ常温で液状の物質と 共に含浸される。沸点が250℃以下のものでは予 過した場合には、発泡剤や溶剤または膨潤剤を追 35 備発泡時に逸散し易く適さない。この液状の物質 としてはフタル酸エステル類、脂肪酸の二塩基酸 エステル類、フマル酸もしくはマレイン酸エステ ル類、グリセリンエステル類またはリン酸エステ ル類が挙げられ、具体的にはジブチルフタレー 加させて成形を行なつたが、この場合においても 40 ト、ジヘブチルフタレート、ジオクチルフタレー ト、ジオクチルアジベート、ジオクチルセパテー ト、ジオクチルマレート、ジブチルフマレート、 グリセロールトリアセテート、トリプチルホスフ エート、トリクレジルホスフエート等が挙げられ

る。これらのうち、沸点が常圧下で300℃以上の ものが好ましい。また、含浸にあたつて前述した 容剤または膨潤剤が併用されてもよい。

この発明において上記液状の物質は、上記共重 くは0.5~5.0重量%含浸される。発泡性子中に含 有される液状物質の量が0.2重量%より少ないと 子備発泡粒子の二次発泡力の持続期間が短かくない つて生産性の点で好ましくなく、成形体の品質も い。液状物質の量が7重量%を越えると二次発泡 力の持続期間もかなり長くなるが、成形時の可塑 化作用が大きく成形体が大きく収縮し、品質的に 不均一なものが得られるので好ましくない。

た揮発性発泡剤を含む公知のものが使用され、上 記共重合樹脂中に一般に5~30重量部用いられ る。

この発明におけるスチレンーポリオレフィン共 重合樹脂は、ポリオレフイン粒子とスチレンモノ 20 ル、ポリアクリル酸塩、ポリビニルピロリドン、 マーを水性媒体中の懸濁下で公知の共重合条件に 付して得られたものである。ポリオレフィン粒子 としてはポリエチレン、ポリプロピレン等のホモ 重合体及びエチレン、プロピレン等を主体とする 共重合体が使用される。具体的なスチレンーポリ 25 グネシウム、リン酸マグネシウム、ピロリン酸マ オレフィン共重合街脂としてはスチレンーポリエ チレン共重合樹脂、スチレンーポリプロピレン共 重合樹脂、スチレンーエチレンー酢酸ビニル共重 合樹脂、スチレンーエチレンーアクリル酢共重合 樹脂、スチレンーエチレンープロピレン共重合樹 30 脂、スチレンーエチレンーブタジェン共重合樹脂 等が挙げられる。

これら共重合樹脂のうちスチレン樹脂分が80~ 20重量%でポリオレフィン分が20~80重量%の組 成のものが発泡性および成型品の品質上の点から 35 重合樹脂粒子が得られる。 適しており、スチレン樹脂分が50~70重量%でポ リオレフイン分が50~30重量%であるものが好ま しい。さらに上記共重合においてポリオレフィン 粒子は架橋したものを用いるのが前記液状物質含 浸によつて生じる成形時の収縮を防止する点およ 40 び得られた発泡成形体の耐衝撃性を向上させる点 でより好ましく、共重合時に適当な架橋剤を用い てこの架橋と共重合を同時に行つてもよい。

なお、これらの各樹脂中には発泡性を阻害しな

い程度の各種添加剤、例えば難燃剤、滑剤、着色 剤、紫外線吸収剤、酸化防止剤等が添加されてい てもよい。

この発明の発泡性粒子を製造する際、揮発性発 合樹脂の発泡性粒子中に0.2~7重量%、好まし 5 泡剤および前記液状の物質の含浸は、それぞれ最 終的にスチレンーポリオレフィン共重合樹脂中に 含浸される種々の条件で行なうことができ、例え ば前記共重合反応前、反応時または反応完結後に 共重合水性媒体中に加えて行なつてもよく、反応 融着性の悪いものとなつて実用的製品とならな 10 後に得られた共重合樹脂を取り出した後行なつて もよい。具体的には例えば、スチレンーポリオレ フイン共重合樹脂粒子、適当な水性媒質および前 記液状の物質の適当量を耐圧容器に充填し、拇控 しながり揮発性発泡剤を圧入し、数時間約70℃に この発明に用いる揮発性発泡剤としては前述し 15 加温し、冷却することにより、含浸することがで きる。この場合の水性媒質は通常水に分散剤を加 えたものが適しており、一般に水に対して分散剤 0.01~5重量%の濃度のものが用いられる。この 分散剤としては、部分鹼化ポリビニルアルコー カルボキシメチルセルローズ、メチルセルロー ズ、ステアリン酸カルシウム、エチレンビスステ アロアミド等の有機化合物、ピロリン酸カルシウ ム、リン酸カルシウム、炭酸カルシウム、炭酸マ グネシウム、酸化マグネシウム等の水に難溶性の **微粉末からなる無機化合物、ドデシルベンゼンス** ルホン酸ナトリウム等の界面活性剤、等が挙げら れこれら2種以上のものが用いられてもよい。

> このようにして得られた含浸スチレンーポリオ レフイン樹脂粒子は、従来のものより発泡力が優 れており、ことにこれを蒸気等で予備発泡させる ことにより、長時間自然放置しても優れた発泡性 が保持された発泡性スチレンーポリオレフィン共

> この発明に使用する液状の物質は、従来の溶剤 または膨潤剤に比較して低揮発性のため含浸後お よび予備発泡時の加熱蒸気によつてスチレンーポ リオレフィン共重合樹脂中から逸散することはほ とんどなく、ことに子備発泡粒子中に長時間にわ たつて保持される。このような子備発泡粒子を二 次発泡成形(ビース発泡成形)に付した場合、該 液状物質が樹脂分を軟化せしめて残留する発泡剤 による発泡を容易にするのみならず、金型内の発

泡粒子中に浸透してくる水蒸気の気化膨張をも容 易にして二次発泡性を高める。また、生産的にも 従来、長時間たつて二次発泡性不良となつた発泡 粒子の場合は高圧蒸気(通常の場合1.0kg/cd以 上の蒸気圧)を与えて樹脂自身に軟化性を与えて 5 成形しなければならなかつたのに対してこの発明 に使用する液状の物質を含有した発泡粒子では長 期間に亘つて低い蒸気圧(0.3kg/cd以下の蒸気 圧)でしかも短時間の加熱条件で充分良質の発泡 成形体が得られ、経済的に有利である。更には過 10 取り出したところ粒子同志の融着が行なわれず、 充塡しなくても内部まで充分に融着した良質の発 泡成形体が得られる。それゆえ、この発明の発泡 性スチレンーポリオレフイン共重合樹脂粒子は予 備発泡加熱による品質の不安定を生じず、移送お よび貯蔵に有利で大量生産にも適しており、発泡 15 実施例・2 剤や溶剤または膨潤剤の従来のような追加添加も 必要とせず、工業的に非常に有用である。

次にこの発明を実施例により更に詳しく説明す るが、これによりこの発明を限定するものではな

実施例 1

スチレンモノマー100重量部に対してポリエチ レン粒子400重量部を水性懸濁中で共重合させた スチレンーポリオレフィン共重合樹脂100重量 部、水300重量部、ドデシルベンゼンスルフォン 25 合樹脂粒子の評価測定に際して次の項目試験を行 酸ナトリウム0.02重量部、およびジオクチルフタ レート 5 重量部を耐圧容器に充塡し、攪拌しなが らブタン20重量部を圧入し、70℃で5時間含浸さ せた後20°Cまで冷却し、その後耐圧容器から取り 出し脱水して発泡性スチレンーポリオレフイン共 30 重合樹脂粒子を得た。耐圧容器から取り出して30 分後に蒸気発泡槽で発泡させ発泡倍数の測定を行

蒸気発泡槽に0.2kg/cmlの水蒸気を吹き込み、 予備発泡させた場合に得られる種々の発泡倍数の 35 C 取り出してから 8 時間後に A と同じ方法で発 予備発泡粒子の中で成形可能な発泡粒子の最高発 泡倍数を求めたところ16倍であつた。同じ方法で 耐圧容器から取り出して2時間後に発泡倍数を求 めたところ12倍であつた。

上記の16倍の予備発泡粒子を7日後に蒸気孔を *40* 有する成形金型に充塡し0.6kg/cmの加熱蒸気を 60秒吹き込んで成形しその後冷却して発泡成形体 を得た。その成形体は融着の良い柔軟性に富んだ 良質のものであつた。

比較例 1

実施例1に用いたジオクチルフタレートの代わ りにトルエン5<u>重量</u>部を用いる以外同様にして含 浸発泡、成形を行なつた。

8

耐圧容器から取り出して30分後予備発泡して得 られた発泡粒子の最高発泡倍数は11倍であつた。 同じく2時間後の最高発泡倍数は3倍であつた。 7日後に11倍の予備発泡粒子を成形金型に充塡し て0.6kg/cdの加熱蒸気を60秒吹込んで成形して 成形体は得られなかつた。

更に1.0kg/cmの加熱蒸気を75秒吹込んで成形 したところ、粒子同志の融着不良はもとより粒子 自体が収縮してバラバラの状態であつた。

スチレンモノマー100重量部に対してポリエチ レン粒子45重量部を水性懸濁中で共重合及び架橋 させたスチレンーポリオレフイン共重合樹脂(ゲ ル分率21%)100重量部、水300重量部、ドデシル 20 ベンゼンスルフォン酸ナトリウム0.02重量部およ びジオクチルフタレート3重量部を耐圧容器に充 塡じ、攪拌しながらブタン15重量部を圧入し実施 例1と同様な条件で含浸を行なつた。

得られた発泡性スチレンーポリオレフイン共重 なつた。

- A 耐圧容器からとり出して30分後に発泡倍数の 測定を行なつた。発泡倍数は0.2kg/cnlの水蒸 気を吹き込んだバッチ式蒸気発泡槽内の温度が 90°Cになつてから、0, 15, 30, 45, 60, 75秒 後に取り出しそれぞれの予備発泡粒子の見掛け 倍数でもつてあらわした。
- B 取り出してから 4 時間後に A と同じ方法で発 泡倍数を求めた。
- 泡倍数を求めた。
- D 発泡粒子内のジオクチルフタレート及びブタ ン量の経時変化を測定する為に耐圧容器からと り出して30分後に発泡する前の樹脂内のジオク チルフタレート及びブタンの定量をガスクロマ トグラフィーで行ない、更に経秒毎に発泡して 得られた発泡粒子内のジオクチルフタレート及 びプタンの定量を発泡直後、1日後、3日後、 7日後、2週間後、3週間後、4週間後に亘つ

て行なつた。

E 耐圧容器からとり出して1時間後に連続式蒸 気発泡機で発泡倍数40倍の子備発泡粒子を作成 し、それを常温常圧で一定時間放置した後、多 数の小孔を有した400×300×50mの成形金型に 5 比較例 2 充塡し0.7kg/cfiの水蒸気を60秒吹き込んで成 形し、その後冷却して発泡成形体を得た。この 発泡成形体の品質評価を発泡粒生成後1日後、 3日後、7日後、2週間後、3週間後、4週間

後に成形したものについて行なった。

この結果を比較例2とともに対比して表1にあ らわす。なお、麦中、ジオクチルフタレートは DOPとして示した。

ジオクチルフタレート3重量部の代わりにトル エン3重量部を用いたこと以外は実施例2と同様 な条件で含浸を行ない評価試験も同様にして行な つた。

表

武験項目	測定時期		含浸物質	発泡槽		: 9 0 C N	てなつて	からのき	希 泡時間
30	e.			0秒	15秒	30秒	45秒	60秒	75秒
A	取り出し30分後	実施例2 比較例2	DOP トルエン	1 1倍 8 "	2 9 2 7	4 5 4 2	5 6 5 2	6 0 5 6	5 6 5 3
В	取り出し4時間後	実施例 2 比較例 2	DOP トルエン	6倍	1 8 1 2	2 9	3 6	4 2 3 0	4 5 3 1
С	取り出し8時間後	実施例 2 比較例 2	DOP トルエン	2倍 0 ″	1 3	2 2	2 9 2 0	3 3 2 3	3 6 2 4

試験項目D

	発	包前	発泡時間	発泡	直後	1	日後	3 [日後	7	日 後	2 造	間後	3 週	間後	4 返	 間後
実	DOP	フタン	間	DOP	プタン	DOP	プタン	DOP	プタン	DOP	プタン	DOP	プタン	DOP	プタン	DOP	プタン
施	[0秒	2.7%	3.9	2.7	1.1	2.5	1.0	2.4	0.9	2.2	0.7	20	0.5	1.8	0.3
例			15	2.6	3.6	2.6	0.9	2.4	0.9	2.3	0.8	2,0	0.6	1.8	0.4	1.7	0.2
	2.8%	6.3%	30	2.5	3.3	2.5	0.8	2.4	8.0	2.2	0.7	1.9	0.6	1.7	0.3	1.5	0.1
2		5	45 60	2.5 2.4	2.9 2.6	. 2.4	8.0	2.2	0.7	2.0	0.6	1.8	0.5	1.5	0.3	1.3	0.1
			75	2.4	2.2	2.3 2.2	0.7	2.0	0.6	1.9	0.6	1.7	0.5	1.4	0.2	1.2	0
-	in				2.2		0.6	1.9	0.6	1.7	0.5	1.5	0.4	1.3	0.2	1.1	0
比	エン	プタン		トルエン	プタン	トルコン	プタン	トルエン	プタン	トル	プタン	トルエン	プタン	トルエン	プタン	トルエン	プタン
較			0	1.8	3.7	1.1	0.9	1.0	0.8	0.9	0.7	0.7	0.7	0.6	0.4	0.4	0.3
75.1	ł	.	15	1.7	3.5	1.0	0.8	8.0	0.7	0.7	0.7	0.5	0.5	0.4	0.3	0.3	0.t
例	2.3%	6.1%	30	1.6	3.2	0.9	0.7	0.7	0.7	0.5	0.6	0.4	0.5	0.3	0.3	02	0
2	ŀ		45	1.4	29	0.7	0.6	0.5	0.6	0.5	0.5	0.3	0.4	0.2	0.2	0.1	0
	!	[60 75	1.3	2.5	0.6	0.5	0.4	0.5	0.3	0.5	0.3	0.3	0.1	0.1	0.1	0
Ļ			(3)	1.2	2.1	0.6	0.5	0.4	0.4	0.2	0.4	0.2	0.2	0.1	0.1	0.1	0

試験項目E

		成形体の品質評価(経時変化)								
	1日	1日 3日 7日 2週間 3週間 4週間								
夷施例 2	0	Ó	0	0	0	0				
比較例2	0 0 a x x x									

12

判定 〇発泡成形体の外観、内部融着とも良好 △発泡成形体の外観はやや劣る。

×発泡成形体の外観、内部陸着とも不良 表1に示される通り、この発明の発泡性粒子 は、従来の溶剤(トルエン)を含浸したものに比 5 して種々の条件において高い発泡力を有する。ま た試験Dの結果に示されるように、予備発泡され たこの発明の発泡性粒子中の揮発性発泡剤(ブタ ン) は発泡時に半減し、更に発泡後においていず れも極端に減少する傾向を示し、また溶剤(トル 10 ェン) も同様な傾向を有するのに対し、ジオクチ ルフタレートの減少度合は少なく長期間にわたつ

さらに試験項目Eから、ジオクチルフタレート が保持された予備発泡粒子の発泡性は良好であ 15 り、長時間にわたつて良質な発泡成形体が得られ ることが示されている。

て保持されていることがわかる。(第1図参照)。

実施例 3

スチレンモノマー100重量部に対してポリエチ レン粒子100重量部を水性懸濁中で共重合及び架 20 比較例 3 橋させたスチレンーポリエチレン共重合樹脂(ゲ ル分率33%) 100重量部、水300重量部、ジオクチ ルアジペート 3重量部、およびドデシルベンゼン スルフオン酸ナトリウム0.02重量部を耐圧容器に 充塡し、攪拌しながらブタン18重量部を圧入し実 25

施例1と同様な条件で含浸を行なつた。

評価測定を次の項目で行なった。

A'…実施例2のAと同様な方法。

B'... " В C'... //

D'…耐圧容器から取り出して30分後にバッチ 式発泡槽で槽内の温度が90℃になつてか ら30秒間発泡して得られた発泡粒子を経 日毎に発泡粒子内のジオクチルアジペー トをガスクロマトグラフィーで定量し た。

E'…耐圧容器からとり出して1時間後に連続 式蒸気発泡機で発泡倍数30倍の予備発泡 粒子を作成し、24時間、常温で熟成した 後、実施例2のEと同様な方法で成形を 行ない、品質評価をした。

この結果を比較例3とともに対比して表2に示 した。なお表中、ジオクチルアジペートはDOA として示した。

ジオクチルアジペート 3重量部の代わりにスチ レンモノマー3重量部を用いたこと以外は実施例 3と同様な条件で含浸を行ない評価試験も同様に して行なつた。

			35							
試験		٠	A 30 44 74	発泡槽内の温度が90℃になってからの発泡時間						
項目	測定時間		含浸物質	0秒	1 5	3.0	4 5	6 0	7 5	
A	取り出し30分後	実施例3 比較例3	DOA スチレンモノマー	1 5倍 1 7	3 6 3 7	5 0 5 0	5 6 5 4	4 8 5 1	4 0 4 2	
В	取り出し4時間後	実施例3 比較例3	DOA スチレンモノマー	8	1 9 1 3	2 7 2 1	3 2 2 5	3 6 2 7	3 4 2 5	
С	取り出し8時間後	集施例 3 比較例 3	DOA スチレンモノマー	4 0	1 3 2	21	25 11	2 8 1 4	2 6 1 5	

試験項目D

発泡時間30秒間の発泡粒子内のDOA、 スチレンモノマー量の経時変化

スプレン とアー 量 の温 うんだ								
	発泡前	発泡 直後				2週 間後		
実施例3	2.6%	2.4	2.3	2.2	2.0	1.8	1.5	1.3
比較例 3	2.5%	1.7	1.4	1.0	0.7	0.5	0.4	0.3

試験項目 E'

	成形体の品質評価 (経時変化)								
	1日 3日 7日 2週間 3週間 4週								
実施例3	0	0	0	0	Δ	۵			
比較例3	0	Δ	×	×	×	×			

判定:実施例2のEに同じ

40

このように実施例3および比較例3と同様、こ の発明の発泡性粒子の発泡力およびその保持性が よく、長時間後においても良質な発泡成形体が得 られることがわかる。

実施例 4

スチレンモノマー100重量部に対してポリエチ レン粒子65部を水性懸濁中に共重合させたスチレ ソーポリエチレン共重合樹脂100重量部、水300重 量部、沸点340℃(760mg H g)のジブチルフタレ -ト3重量部、およびドデシルベンゼンスルフオ 10 ン酸ナトリウム0.03重量部を耐圧容器に充塡し、 **攪拌しながらブタン12重量部を圧入し、実施例1** () と同様な条件で含浸を行なつた。

耐圧容器から取り出して1時間後に30倍に発泡 泡粒子内のジブチルフタレート量をガスクロで発 泡粒子生成後発泡直後、1日目、7日目、2週間 目に定量し、更にその発泡粒子を用いて実施例2 のEと同様な条件で成形を行ない品質評価を行な つた。

比較例 4

DBP(ジプチルフタレート)8重量部の代わり に沸点220℃ (760mm H g) のジエチルマレート 8 重量部を用いたこと以外は実施例4と同様な条件 して行なつた。

実施例4および比較例4の結果を次表に示す。 発泡倍数30倍の発泡粒子内のジブチルフタレー トおよびジェチルマレート量の経時変化

		発泡前	発泡直後	1日後	7日後	2週間後
Ì	実施例4	7.0 %	6. 7	6. 6	6. 3	5.9
	比較例4	6.5%	5. 3	4. 7	4.0	3. 6

	成形体の品質評価 (経時変化)									
	1 日後	7 日 後	2 週間後							
実施例 4	0	0	0							
比較例 4	0	۵	×							
		1 日後 実施例4	1日後 7日後 実施例4 ○ ○							

判定基準: 実施例2のEに同じ

このように、沸点250℃以下のジェチルマレー した予備発泡粒子を常温で24時間熟成した後、発 15 トを用いると発泡力の保持性が不良で、良好な成 形体が長時間放置後に得られないことが判明し た。

図面の簡単な説明

第1図は実施例2および比較例2における試験 20 項目Dの発泡時間30秒の発泡粒子中におけるジオ クチルフタレートおよびトルエン含有量の経時変 化を示す図であり、第2図は実施例3および比較 例3における試験項目D'の発泡時間30秒の発泡 粒子中のジオクチルアジペートおよびスチレンモ で含浸成形を行ない評価試験を実施例4と同様に 25 ノマー含有量の経時変化を示す図であり、第3図 は実施例4および比較例4における発泡粒子中の ジブチルフタレーナおよびジェチルマレートの含 有量の経時変化を示す図である。

> A……ジオクチルフタレート、B……トルエ 30 ン、C……ジオクチルアジペート、D……スチレ ンモノマー、E……ジブチルフタレート、F…… ジエチルマレート。

第1図





